# PATENT ABSTRACTS OF JAPAN

(11)Publication number:

06-181188

(43)Date of publication of application: 28.06.1994

(51)Int.CI.

H01L 21/302

(21)Application number : 04-327907

(71)Applicant : NEC CORP

NIPPON EE S M KK

(22)Date of filing:

08.12.1992

(72)Inventor: WATANABE HIROHITO

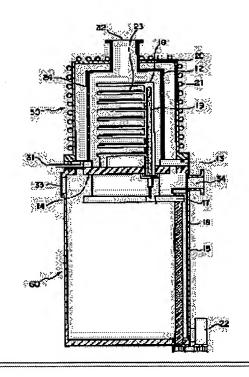
KYOGOKU KOSUKE

# (54) METHOD AND SYSTEM FOR ETCHING

# (57)Abstract:

PURPOSE: To provide method and system for vapor phase HF etching in which oxide only of specific quality can be removed selectively.

CONSTITUTION: HF gas for etching is fed, while being heated, into an inner reaction tube 12 sustained in evacuated state by means of a vacuum pump coupled with a discharge port 32. In this regard, a boat 18 for holding a plurality of wafers 23 in laminate is mounted on a flange 14. When an oxide of different quality is present on the wafer only an oxide of specific quality is removed by selective etching.



## **LEGAL STATUS**

[Date of request for examination] 08.12.1992 [Date of sending the examiner's decision of 05.12.1995

rejection]

[Kind of final disposal of application other than

the examiner's decision of rejection or application converted registration]

[Date of final disposal for application]

[Patent number] 2833946 [Date of registration] 02.10.1998

[Number of appeal against examiner's decision

08-00189

of rejection]

[Date of requesting appeal against examiner's 04.01.1996

decision of rejection]

# (19)日本国特許庁 (JP) (12) 公開特許公報(A)

(11)特許出願公開番号

# 特開平6-181188

(43)公開日 平成6年(1994)6月28日

(51) Int.Cl.5

識別記号 庁内整理番号

FI

技術表示箇所

H01L 21/302

F 9277-4M

審査請求 有 請求項の数20(全 11 頁)

(21)出願番号

特願平4-327907

(22)出願日

平成4年(1992)12月8日

(71)出願人 000004237

日本電気株式会社

東京都港区芝五丁目7番1号

(71)出願人 000227973

日本エー・エス・エム株式会社

東京都多摩市永山6丁目23番1

(72)発明者 渡辺 啓仁

東京都港区芝5丁目7番1号 日本電気株

式会社内

(72)発明者 京極 光祐

東京都多摩市永山6丁目23番1 日本工

ー・エス・エム株式会社内

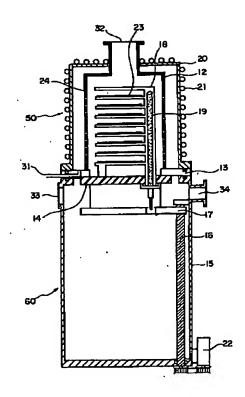
(74)代理人 弁理士 京本 直樹 (外2名)

# (54) 【発明の名称】 エッチング方法および装置

#### (57) 【要約】

【目的】 特定膜質の酸化膜のみを選択的に除去する気 相HFエッチング方法とエッチング装置を提供する。

【構成】 排気口32に接続する真空ポンプにより減圧 状態に保たれた内部反応管12にエッチング用HFガス が加熱され供給される。この時、フランジ14には複数 のウェハー23を積層状に保持するためのポート18が 載せられる。このウェハー上に膜質の異なる酸化膜が存 在した場合、特定膜質の酸化膜のみを選択エッチングす る。



#### 【特許請求の範囲】

【請求項1】HFガスあるいはHF/H2 Oガスを含む エッチングガスでウェハー上のシリコン酸化膜のエッチ ングを室温で行うエッチング方法において、

シリコン酸化膜の膜質や膜中不純物に起因するエッチン グレート差を大きくし選択的に特定膜質の酸化膜エッチ ングを行うため、エッチングガスを減圧状態にし、一定 の水分分圧以下に保つことを特徴とするエッチング方

【請求項2】HFガスを一定の分圧以下に保つことを特 10 徴とする請求項1記載のエッチング方法。

【請求項3】前記水分分圧は、2000Pa以下である ことを特徴とする請求項1または2記載のエッチング方 法。

【請求項4】HFガスあるいはHF/H2 Oガスを含む エッチングガスでウェハー上のシリコン酸化膜のエッチ ングを行うエッチング方法において、

シリコン酸化膜の膜質や膜中不純物に起因するエッチン グレート差を大きくし選択的に特定膜質の酸化膜エッチ ングを行うため、被エッチング物を室温よりも高い温度 20 に加熱することを特徴とするエッチング方法。

【請求項5】エッチングガスを減圧状態にすることを特 徴とする請求項4記載のエッチング方法。

【請求項6】HFガスあるいはHF/H2 Oガスを含む エッチングガスでウェハー上のシリコン酸化膜のエッチ ングを行うエッチング方法において、

シリコン酸化膜の膜質や膜中不純物に起因するエッチン グレート差を大きくし選択的に特定膜質の酸化膜エッチ ングを行うため、エッチングガスを加熱することを特徴 とするエッチング方法。

【請求項7】エッチングガスを減圧状態にすることを特 徴とする請求項6記載のエッチング方法。

【請求項8】HFガスあるいはHF/H2 Oガスを含む エッチングガスでウェハー上のシリコン酸化膜のエッチ ングを行うエッチング方法において、

シリコン酸化膜の膜質や膜中不純物に起因するエッチン グレート差を大きくし選択的に特定膜質の酸化膜エッチ ングを行うため、エッチングガスに水の沸点を降下させ るガスを添加することを特徴とするエッチング方法。

【請求項9】エッチングガスを減圧状態にすることを特 40 徴とする請求項7記載のエッチング方法。

【請求項10】エッチングガスを加熱することを特徴と する請求項8または9記載のエッチング方法。

【請求項11】エッチングを行った後に、ウェハーを加 熱することを特徴とする請求項1~10のいずれかに記 載のエッチング方法。

【請求項12】エッチングガスに、ハロゲンを含むガス を添加することを特徴とする請求項11記載のエッチン グ方法。

むエッチングガスでエッチングを行うエッチング装置に おいて、

エッチングを行う反応室と、

反応室内に、複数のウェハーを一定の間隔で積層状に保 持させるウェハーポートと、

前記反応室の隣に配置され、ウェハーポートにウェハー の移載を行う搬送室と、

ウェハーポートを搬送室から反応室へ移動させる機構 と、

反応室と搬送室を分離させる機構とを備え、

ウェハーポートが発熱体で構成され、または、ウェハー ポートが発熱体を具備していることを特徴とするエッチ ング装置。

【請求項14】反応室が、外部反応管とこの外部反応管 の内部に設けられた内部反応管とよりなり、内部反応管 内にウェハーが配置され、内部反応管と外部反応管の間 に供給されたエッチングガスが、内部反応管に設けられ た多数の小孔またはスリットから内部反応管内に供給さ れることを特徴とする請求項13記載のエッチング装

【請求項15】反応室が、外部反応管とこの外部反応管 の内部に設けられた内部反応管とよりなり、内部反応管 内にウェハーが配置され、内部反応管内に供給されたエ ッチングガスが、内部反応管の上部開口から内部反応管 と外部反応管との間に送り出されることを特徴とする請 求項13記載のエッチング装置。

【請求項16】 反応室を加熱する手段を有することを特 徴とする請求項14または15記載のエッチング装置。

【請求項17】 反応室へ導入されるガスの供給ライン上 に、ガスを加熱する手段を有することを特徴とする請求 30 項14または15記載のエッチング装置。

【請求項18】 反応室のガス導入口内側に、反応室へ導 入されるガスを加熱させる手段を有することを特徴とす る請求項14または15記載のエッチング装置。

【請求項19】反応室と独立したガス混合室を設け、エ ッチングガスをガス混合室に供給してガスの混合を行っ た後、その混合ガスを反応室に供給することを特徴とす る請求項14~18のいずれかに記載のエッチング装 置。

【請求項20】エッチングガスに水の沸点を降下させる ガスを添加する手段を有することを特徴とする請求項1 4~19のいずれかに記載のエッチング装置。

# 【発明の詳細な説明】

[0001]

【産業上の利用分野】本発明は、半導体装置の製造方法 および製造装置、特にエッチング方法および装置に関す るものである。

[0002]

【従来の技術】近年デバイスの高集積化に伴い、ウェハ 【蔚求項13】HFガスあるいはHF/Hュ Oガスを含 50 一上に付着するパーティクルを減少させることが重要に

-608-

なってきた。これを実現するために気相洗浄法が検討さ れてきている。特に気相HF(フッ化水素)処理は、自 然酸化膜を除去しクリーンな表面を得る技術として積極 的に検討されている。これを実現するため、PCT国際 公開番号WO87/01508 (PCT出願番号PCT NL90/00166) 公報には、装置構造やエッチン グ方法が提案されている。

【0003】一方、気相HF処理を用いることにより、 酸化膜質によりエッチングレートが大きく変化するとい う新しい現象も見出されている。Transactio non Electron Device, Vol. 3 7, No. 1 (1990) において "Gas-Phas e Selective Etching ofNat ive Oxide"と題して発表された論文におい て、気相HFガス中の水分濃度を制御することで酸化膜 質の違いによりエッチングレートが大きく変化するとい うことが報告された。この論文では、HFガス中の水分 濃度を 0. 1 p p m 以下といった領域で制御すること で、熱酸化膜上のPSG(リンガラス)を選択除去でき ることが報告されている。この方法は、低ダメージで特 20 定の膜質の酸化膜の選択エッチングを行えるという非常 に優れた特徴を有する。

#### [0004]

【発明が解決しようとする課題】しかしながら、この方 法で酸化膜質の違いを利用して選択エッチングを行うた めには、HF濃度と水分濃度の厳密な制御が必要とな る。この論文にあるように水分濃度を常に数ppm以下 という極微量の範囲で制御することは非常に難しく、ま たコスト的にも非常に高くなる。この理由としては、供 給するHFガスの不純物濃度を極端に下げなくてはいけ 30 ないことや、エッチングチャンパー中への大気等の混入 や、エッチングチャンパーに付着する水分の影響を防ぐ 構造を用いなければならないこと等がある。また、HF ガスを用いてシリコン酸化膜のエッチングを行った際に は、反応生成物として水が発生する。従って、エッチン グ処理によっても水分濃度が増加してしまい、プロセス を安定に進めることは難しい。

【0005】本発明の目的は、気相HFによる酸化膜エ ッチングにおいて、シリコン酸化膜の膜質や膜中不純物 に起因するエッチングレート差を大きくし、選択的に特 40 定膜質の酸化膜エッチングを広いプロセス条件で安定し て行うための方法および装置を提供することにある。

# [0006]

【課題を解決するための手段】本発明は、HFガスある いはHF/H2 Oガスを含むエッチングガスでウェハー 上のシリコン酸化膜のエッチングを室温で行うエッチン グ方法において、シリコン酸化膜の膜質や膜中不純物に 起因するエッチングレート差を大きくし選択的に特定膜 質の酸化膜エッチングを行うため、エッチングガスを減 る.

【0007】また本発明は、HFガスあるいはHF/H 2 〇ガスを含むエッチングガスでウェハー上のシリコン 酸化膜のエッチングを行うエッチング方法において、シ リコン酸化膜の膜質や膜中不純物に起因するエッチング レート差を大きくし選択的に特定膜質の酸化膜エッチン グを行うため、被エッチング物を室温よりも高い温度に 加熱することを特徴とする。

【0008】また本発明は、HFガスあるいはHF/H 10 2 0ガスを含むエッチングガスでウェハー上のシリコン 酸化膜のエッチングを行うエッチング方法において、シ リコン酸化膜の膜質や膜中不純物に起因するエッチング レート差を大きくし選択的に特定膜質の酸化膜エッチン グを行うため、エッチングガスを加熱することを特徴と

【0009】また本発明は、HFガスあるいはHF/H 2 〇ガスを含むエッチングガスでウェハー上のシリコン 酸化膜のエッチングを行うエッチング方法において、シ リコン酸化膜の膜質や膜中不純物に起因するエッチング レート差を大きくし選択的に特定膜質の酸化膜エッチン グを行うため、エッチングガスに水の沸点を降下させる ガスを添加することを特徴とする。

【0010】さらに本発明は、HFガスあるいはHF/ H: Oガスを含むエッチングガスでエッチングを行うエ ッチング装置において、エッチングを行う反応室と、反 応室内に、複数のウェハーを一定の間隔で積層状に保持 させるウェハーポートと、前記反応室の隣に配置され、 ウェハーボートにウェハーの移載を行う搬送室と、ウェ ハーボートを搬送室から反応室へ移動させる機構と、反 **応室と搬送室を分離させる機構とを備え、ウェハーボー** トが発熱体で構成され、または、ウェハーボートが発熱 体を具備していることを特徴とする。

## [0011]

【作用】本発明者は、HFガス中の水分濃度を厳密にコ ントロールすることなく、特定の膜質の酸化膜を選択的 にエッチングできる方法を見出した。以下に、減圧下の エッチング処理を施すことで、水分濃度の厳密なコント ロールをすることなく、選択エッチングが可能となる理 由を大気圧エッチングと比較して述べる。

【0012】大気圧下でシリコン酸化膜エッチングを行 った場合、エッチングガス中の水(供給ガス中の不純物 として存在、またエッチング反応により生成)の分圧 は、エッチングガス中に含まれるH2 Oの分圧そのもの である。しかし、本発明の様にエッチング雰囲気を減圧 することで、エッチングガス中のH2 Oの分圧は極端に 小さくできる。

【0013】シリコン酸化膜は親水性であるため、基本 的に水に濡れやすい。このため、水の分圧が高ければ、 酸化膜表面にH2Oが吸着し、H2Oの分子層を形成す 圧状態にし、一定の水分分圧以下に保つことを特徴とす 50 る。一方、水の分圧が低ければ、ガスとして存在するの

が安定な状態となる。このため不純物が添加されていな いSi〇ź膜表面の濡れは、減圧下では起こりにくくな る。

【0014】図1および図2に水の分子層が存在した場 合と存在しない場合のエッチングメカニズムを示す。図 1は、H2 O分圧が高いためにシリコン基板1上のシリ コン酸化膜2の表面にH2 O(図中、参照番号4で示 す) が吸着し、水の分子層である水分吸着層3が存在す る状態を示している。このような水の層が存在した場合 には、HFガス5はこの層で効率良くイオン化される。 このため、高いエッチングレートが観測される。なお、 図中6は、H2 OおよびSiF4 のエッチング反応物を 示している。

\* 【0015】一方、図2に示すように、H2 O分圧が低 いためにシリコン基板1上のシリコン酸化膜2の表面に 水の分子層が存在しない場合には、HFのイオン化効率 が低下し、エッチングレートは非常に遅くなる。

【0016】一方、不純物を含むシリコン酸化膜とHF ガスを反応させると、エッチングガス圧力に関係なく、 膜中の不純物が反応時にフッ案イオンおよびH<sub>2</sub> Oと反 応し水和物を形成する。リンおよびボロンを含む酸化膜 上の水和物の組成は、表1に示すようにPH。OHを主 10 成分とするものであることがわかった。

[0017]【表1】

·	B.	P(V) (P0 <sub>4</sub> 3-)	P(II) (HPO <sub>8</sub> <sup>2-</sup> )	Si	F
PSG P:3.9 mol% (just etched)		97.30wt%	2. 67wt%	0.01wt%	0.02wt%
BPSG P:4.4 mol% B:10 mol% (over etched)	5.07wt%	86. 34wt%	1.48wt%	0.01wt%	7.1wt%

【0018】PH。OHの蒸気圧は低いため減圧下でも 揮発しにくい。またPH。OHは、吸湿性が強いため に、水分層をも形成しやすくなる。このためHFガスが この層で積極的にイオン化され酸化膜と反応し、高いエ ッチングレートをもたらす。一方、減圧で不純物の存在 しない酸化膜のエッチングを行った場合には、前述した ように表面に水分層は形成されないため、エッチングレ ートは非常に遅くなる。従って、酸化膜表面の水分層の 有無によりHFガスのイオン化効率の違いが現れ、選択 性が得られることがわかった。

【0019】一方、大気圧で気相エッチングを行った場 合、前述した理由により、酸化膜の種類にかかわらずウ 40 ェハー表面にH2 Oが吸着しやすくなる。この表面の水 分層を介してHFがイオン化し酸化膜と反応する。この ため酸化膜質の違いによるエッチングレートの違いが小 さくなり、選択性は崩れやすくなる。

【0020】以下に、被エッチング物質あるいはエッチ ングチャンパーに供給されるガスを加熱して、エッチン グ処理を施すことで、水分濃度の厳密なコントロールを することなく選択エッチングが可能となる理由を、室温 エッチングと比較し述べる。前述したように酸化膜上の

影響を与えている。この水分の吸着層は、減圧状態の方 が形成されにくいことを前提としたが、温度を変化させ ることでも吸着層の形成されやすさは大きく変化する。 この原因は、被エッチング物質を加熱することで、水分 層あるいはH2 Oガスに熱エネルギーを与えることによ り、揮発させやすくするためである。従って、温度を上 げることにより酸化膜上には水分層が吸着されにくくな る。一方、不純物としてリンの様な不純物を含む酸化膜 がエッチングされた場合、蒸気圧の低い水和物層が形成 される。このため、加熱しても、不純物を含む酸化膜の エッチングレートは、ほぼ維持される。従って、被エッ チング物あるいはエッチングガスを加熱することで、大 気圧でエッチングしても広いプロセスマージンが確保で きる。さらに、減圧下で上述の加熱法を用いれば、酸化 膜上の水分層の形成を効果的に抑制でき、著しくプロセ スマージンは広がる。

【0021】以下に、水の沸点を降下させるガスをエッ チング中に添加し、エッチング処理を施すことで、水分 濃度の厳密なコントロールをすることなく、選択エッチ ングが可能となる理由を述べる。前述したように選択工 ッチング領域を広い範囲で確保するためには、酸化膜上 水分吸着層の有無が酸化膜のエッチングレートに大きく 50 の水分層を揮発させることが重要である。本発明の方法

は、この水分層の沸点を下げることで、水を蒸発させやすくする。水の沸点を下げるガスとしては、水溶性であり、水より沸点の低い性質を有していれば種類は問わない。この方法を用いても、選択エッチングプロセスマージンは著しく広くなる。

【0022】以下に、HFガスエッチングを行った後に、基板を加熱しウェハー表面の反応生成物を除去する方法、並びにこの加熱の後にハロゲンを含むガスを添加する方法について述べる。酸化膜エッチングを行った後には、前述したように酸化膜表面やシリコン表面に、水 10分層や不純物の水和物層が形成される。この水分層は、基板を加熱することで簡単に除去できる。一方、不純物を含んだ水和層を加熱しただけでは、不純物のみが析出することがある。この場合には、ハロゲンガスを同時に添加し、不純物と反応させ、ガスとして揮発させることが可能となる。

[0023]

【実施例】以下、本発明の実施例を図面を参照して説明 する。

【0024】HFエッチング装置の一実施例を図3に示 20 す。この装置は反応室(エッチングチャンパー)50と 搬送室(ハンドリングチャンパー)60から構成される。反応室50は、外部反応管20,外部反応管の内部 にある内部反応管12,これら外部反応管および内部反応管を固定する反応管ベース13から構成される。外部 反応管20には反応室にエッチング用ガス等を供給する ガス導入口31が、内部反応管12には反応室内を排気 するための排気システム(図示せず)につながる排気口32が、内部反応管12の外部には反応室を加熱するための加熱体21が設けられる。加熱体は電気的なもので 30 も良いし、温水を循環させても良い。

【0025】搬送室60は、搬送室容器15の中に反応 室50と搬送室60を遮断するためのフランジ14、こ のフランジを移動させるための機構を収納している。こ の機構は、フランジ14に固定された移動体17と、こ の移動体を上下に駆動するポールネジ16とから構成さ れ、ポールネジを容器外に設けたモーター22によって 駆動することにより、フランジ14を上下に移動する。 フランジ14には複数のウェハー23を積層状に保持す るためのポート18が載せられている。搬送室60の容 40 器15にはポート18へのウェハー移載を行うための開 口部33と容器内を真空排気するための排気システム (図示せず) につながる排気口34が設けられている。 ポート18はウェハー23を保持するホルダー部と各ホ ルダー部を一定の間隔で連結させる脚部から成り、脚部 には加熱体19が埋め込まれている。加熱体19を作動 させることにより脚部が加熱され、脚部に連結されたホ ルダー部と、ホルダー部に保持されたウェハーが加熱さ れる。薄型のカーボンヒータやSiCヒータを用いれば ホルダー部を直接加熱させることも可能である。

【0026】ウェハー23は搬送室開口部33から装置内へ搬入される。もし、開口部33に連結された環境が常時大気圧下であれば、この開口部にはゲートバルブのような遮断装置が必要である。ボート18へのウェハー移載が完了すれば、搬送室内に収納された移動機構16,17によってボート18は反応室内へ移動された

8

6,17によってボート18は反応室内へ移動させられる。フランジ14が反応室50と搬送室60を完全に遮断した時、ボート18は反応室内の所定の位置に置かれる。反応室とボートは加熱体21,19によって所定の温度に加熱される。ガス導入口31から反応室50に導入されたエッチングガスは、外部反応管20と内部反応管12の間から、内部反応管に設けた多数の小孔24から内部反応管内へ入り、所定の反応を行い、排気口32から排出される。反応終了後、エッチングガスの導入は停止され、反応室内の残留エッチングガス成分が十分に

下がり、反応室50と搬送室60の圧力がほぼ同じ程度

になったとき、フランジ14は開けられ、ポート18が

搬送室まで移動する。ウェハー23は開口部33から装

0 【0027】図4にHFエッチング装置の他の実施例を示す。図3のHFエッチング装置とは、内部反応管35の構造と、排気口32の取り付け位置が異なっており、他の構成は同じである。したがって、図3と同一の部材には同一の参照番号を付して示している。

置外へ排出される。

【0028】内部反応管35は、上部が開いており、外壁には図3のように小孔は設けられていない。また、排気口32は外部反応管20に設けられている。

【0029】エッチングガスはガス導入口31から内部 反応管35の内側に導入され、内部反応管の上方の開口 の 部から内部反応管35と外部反応管20の間を通り、外 部反応管に設けた排気口32から排気される。この装置 を用いても、HFガスエッチング時の面内均一性を高く 保つことができる。

【0030】図5にHFエッチングガス供給系の一例を示す。このガス供給系は、H2 Oガスに対するガス流量 調整器 43a, HFガスに対するガス流量調整器 43b, 水の沸点を降下させるガスに対するガス流量調整器 43cと、パルブ42a, 42b, 42cと、ガス混合 室40とガス加熱室41と、温度制御系70とから構成されている。

【0031】エッチングガスは反応室50とは独立したガス混合室40へ導入される。混合されたエッチングガスはガス加熱室41で加熱され反応室50へ導入される。ただし、混合室40から反応室50へのガス配管で加熱したり、反応室50のガス導入口直近内側に加熱体を設けて反応室内で加熱すれば、独立したガス加熱室は必要ない。

【0032】以上のようなHFエッチング装置およびH Fエッチングガス供給系を用いて、ウェハー上の酸化膜 50 のエッチングを行う方法の実施例を説明する。

## 【0033】 奥施例1

到達真空度0.1Paの反応室50内にウェハー23を 導入した後に、パルプ43aを開いてH2 Oガスを所定 の圧力まで導入し、次にパルプ43bを開いてHFポン ペより99.999%の純度のHFガスを所定の圧力に 到達するまで導入し反応室50内に封じ込め、600P aのエッチング雰囲気を作り、減圧気相HF処理により 酸化膜エッチングを行った。また水分のエッチングに与 える影響を調べるために、600PaのHFガスと30 0 P a のH<sub>2</sub> Oガスによりエッチング雰囲気を作り、酸 10 化膜エッチングを行った。さらに、HF溶液による酸化 膜エッチングの選択性を調べるためにHF/H2 O= 1:30の溶液を準備した。

【0034】酸化膜厚のエッチング速度を調べるパイロ ットとしては、N型6インチシリコン基板全面に100 0オングストロームの熱酸化膜を形成したもの、またN 型6インチシリコン基板全面に30000オングストロ ームのPSGを成長したものを使用した。

【0035】図6に各方法でエッチングした時の酸化膜 種類の違いによるエッチング膜厚の違いを示す。これよ 20 りHF/H<sub>2</sub> O=1:30の溶液では、PSGと熱酸化 膜のエッチングレート差は20程度であることがわか る。ところが減圧気相HF処理を行えば熱酸化膜のエッ チング速度を大幅に低減できHFあるいはHF/H2 O (600/300Pa) どちらのガスでも選択比を10 00倍以上にすることができることがわかる。

【0036】本実施例ではエッチングガスを反応室内に 減圧状態で封じ込めたが、エッチングガスを減圧下で供 給および排気処理する方法を用い、ガス流の中でエッチ ング処理しても良い。

#### [0037] 実施例2

HF/H2 Oガスによるエッチングにおいて、H2 O: 300Paおよび600Paの分圧下で、HFガス分圧 を変化させた場合の、BPSGと熱酸化膜のエッチング レートの比を図7に示す。これより、HFガス分圧を高 くすることで、BPSGと熱酸化膜のエッチング選択性 が崩れやすいことがわかる。これより、HFあるいはH F/H: Oガスエッチングを減圧下で行うことで、HF 分圧を容易に低減できるため、広いプロセス範囲で選択 エッチングが実現できることがわかる。

## [0038] 実施例3

水分濃度の影響を調べるために、到達真空度 0. 1 P a の反応室内に0~2000PaのH2 Oガスを導入し、 引続きHFガスを600Pa導入し、酸化膜エッチング を10℃で行った。

【0039】このときの酸化膜は図8に示すように積層 構造膜とした。この積層膜の形成方法を以下に示す。N 型シリコン基板1を1000オングストローム熱酸化し てシリコン熱酸化膜2を形成した後、シリコン膜7をス パッタリングにより200オングストローム形成し、さ 50 るいはHF/H: Oガスによるエッチングを行う際に、

らにポロンシリケートガラス (BSG) 膜8をLPCV D法により1000オングストローム堆積した後にシリ コン膜7を200オングストローム堆積し、さらにLP CVD法によりCVDシリコン酸化膜9を形成した後に シリコン膜7を200オングストローム堆積し、さらに LPCVD法によりポロンフォスフォシリケートガラス (BPSG) 膜10を1000オングストローム堆積し た後にシリコン膜7を200オングストローム堆積し、 PSG膜11を1000オングストローム堆積した後に シリコン膜7を500オングストローム堆積し800℃ で60分間アニール処理した。これをリソグラフィーと

10

[0040] 図9にHF/H2 O=600/300Pa で30秒間気相エッチング処理を行った後の、断面SE M写真を示す。PSGおよびBPSG膜が他の膜に比較 し大きくエッチングされていることがわかる。

【0041】図10にこの積層構造膜をエッチング処理

ドライエッチングにより形状加工を施した。

した時の、BPSGやPSGおよび熱酸化膜のエッチン グレートと、BPSGと熱酸化膜のエッチングレート比 を示した。これより、BPSGおよびPSG膜のエッチ ングレートは、水分濃度の増加に伴い単純に増加してい ることがわかる。一方、熱酸化膜のエッチングレート は、水分分圧600Pa以上導入した時、急激に増加し ていることがわかる。しかし、厳密にいうと水分分圧6 0 0 P a で、急激に熱酸化膜のエッチングが始まるわけ ではない。本実施例の様な多層構造膜をエッチングした 時には、HFガスはBPSGやPSGの様な高いエッチ ングレートを有する膜と積極的に反応を開始する。反応 時には、HFの水素とシリコン酸化膜の酸素が反応し、 30 H<sub>2</sub> Oをウェハー表面で生成する。従ってウェハー近傍 の水分分圧が増加し、選択性は崩れやすくなる。本実施 例ではエッチングガスを反応室内に減圧状態で封じ込め る方法を用いた。このために、反応で生成したH2 Oが エッチングガス中の水分分圧を増加させ、エッチング機 構にも影響を与えてしまった。そこで、エッチングガス を減圧下で供給および排気処理する方法を用いて、ガス 流の中でエッチング処理を行った。この方法を用いるこ とで、エッチング反応で生ずる水分のエッチングに及ぼ す影響は除去できた。実際、HF分圧600PaでH2 40 Oが850Pa程度まで、BPSGと熱酸化膜のエッチ ングレート比が1000程度に保たれた。ただし、実施 例2で述べたように、選択性は水分分圧だけで決まるの ではなく、HFの分圧にも強く依存する。実際のプロセ スに適用するためのスループット等を考慮した場合、こ

【0042】 実施例4

000Pa程度まで十分に保たれる。

大気圧において、HF (純度:99.999%) ガスあ

のHF分圧として100Pa程度でも適用可能となる。

実際に、HF分圧100Paでは、酸化膜の選択性は2

被エッチング物質の温度を変化させ、BPSGと熱酸化 膜のエッチングレート比を調べた。30℃程度までは、 HFガスだけを導入しても20倍程度のエッチングレー ト比しか得られなかった。一方、70℃に加熱した場合 には、水分を5%導入しても1000倍程度のエッチン グレート比が確認できた。このことから、被エッチング 物質の温度を上昇させるに従い、熱酸化膜がほとんどエ ッチングされない領域が広くなり、選択エッチングが実\*

\*現できることがわかる。

【0043】 実施例5

減圧下において、70℃の基板温度でHF/H2 Oの分 圧を (600/0Pa, 600/600Pa, 600/ 1200Pa) にし、積層膜のエッチングを行った時の 選択比を表2に示す。

12

[0044]【表2】

·		HF/H2O 分圧				
	温度	600Pa/0Pa	600Pa/600Pa	600Pa/1200Pa		
BPSG/SiO2 エッチンク* レート比	20°C	2000	50	20		
	70℃	2000	2000	1500		

· 【0045】20℃で減圧エッチングを施した場合に 20 は、水分分圧900Pa程度以上になると、BPSGと 熱酸化膜のエッチングレート比は数十倍程度以下になる ことを確認した。一方、70℃でエッチングした場合に は、水分分圧を1200PaにしてもBPSGと熱酸化 膜のエッチングレート比は1000倍以上であることが 確認できる。このことから、減圧気相HFガスエッチン グの際に、被エッチング物質を加熱することで選択エッ チングが可能なプロセス領域が広くなることがわかる。

# 【0046】 実施例6

大気圧において、HF (純度:99.999%) ガスあ 30 るいはHF/H2 Oガスを導入する配管を加熱しガスの 温度を上げ、酸化膜エッチングを行った時のBPSGと 熱酸化膜のエッチングレート比を調べた。これによれ ば、ガス加熱を行わなかった時の選択比は10倍程度で あったが、ガス加熱を行った場合の選択比は1500倍 程度であった。これよりガスをヒータ加熱することで、 BPSGと熱酸化膜のエッチングレート比を1000倍 程度に保てる領域が広くなることがわかる。実際に、ガ ス配管を加熱することで、1分間のエッチングでウェハ ー温度も50℃程度まで上昇した。ガス加熱の方法とし 40 ては、加熱体21により反応室全体を加熱しても同様の 効果が得られることも確認できた。

# 【0047】 実施例7

滅圧下において、HF/H2 O (600/600Pa) ガスを導入する配管を加熱し、ガスの温度を上げ酸化膜 エッチングを行った時の、BPSGと熱酸化膜のエッチ ングレート比を調べた。この結果、ガス加熱を行わなか った場合のエッチングレート比は30倍程度であった が、ガス加熱を行うことで1000倍以上の高い選択性 が確認できた。これより、ガスをヒータ加熱した時の方 50 ていることが確認できた。

がBPSGと熱酸化膜のエッチングレート比を1000 倍程度に保てる領域が広くなることがわかる。ガス加熱 の方法としては、加熱体21により反応室全体を加熱し ても同様の効果が得られることが確認できた。

#### 【0048】 実施例8

大気圧において、HF (純度:99.999%) ガスあ るいはHF/H2 O(H2 O:5%) ガスエッチングを 行う際に、バルブ43cを開いて水の沸点を降下させる 働きのあるC』H。OHガスをガス全体の10%にあた る量で導入した。このC2 Hs OHガスを添加しなかっ た時には、BPSGと熱酸化膜のエッチングレート比は 10倍程度であった。C2 H5 OHガスを添加したとき には、1000倍程度であった。これより水の沸点を降 下することで、BPSGと熱酸化膜のエッチングレート 比を1000倍程度に保てる領域が広くなることがわか る。本実施例では大気圧でのエッチングを示したが、減 圧にすることでこの効果は、さらに顕著となる。実際に HF/H2 O (600/600Pa) ガス+C2 H5 O H (200Pa) ガスによるエッチングでは、室温にお いてBPSGと熱酸化膜のエッチングレート比は100 0倍以上となった。またエッチング装置およびガス系を 70℃程度に加熱した場合には、HF/H2 O (600 /1000Pa) ガス+C: H<sub>5</sub> OH (200Pa) ガ スによるエッチングでは、BPSGと熱酸化膜のエッチ ングレート比は1000倍以上となった。

#### 【0049】 実施例9

HFガスエッチングを行っている時に、ウェハー表面に H<sub>2</sub> O層が形成されることを前述した。この水分層をエ ッチング終了後に除去するために、加熱体19によりウ ェハー加熱を行った。この処理により、水分層は揮発し

#### [0050] 実施例10

ウェハー表面にH: Oのみが吸着している時は、実施例 9 で述べたように単なる加熱で良い。しかし、PSG膜をエッチングした場合、リンが水分層中に存在する。この場合には、加熱だけではリンが折出する。そこで、フッ素ガスを加熱時に導入した。この処理を施すことで、リンはフッ化物として揮発し、ウェハー表面が清浄に維持できることがわかった。

#### [0051]

【発明の効果】本発明によれば、膜質の異なる酸化膜の 10 選択的エッチングが容易に実現できる。またこの方法を 可能とする装置が実現できる。

#### 【図面の簡単な説明】

【図1】水分分圧が高い状態で気相HF処理した時のエッチングメカニズムを示す概略図である。

【図2】水分分圧が低い状態で気相HF処理した時のエッチングメカニズムを示す概略図である。

【図3】気相HF処理装置の一実施例を示す図である。

【図4】気相HF処理装置の他の実施例を示す図である。

【図 5】 H F エッチングガス供給系の一例を示す図である。

【図6】熱酸化膜とPSG膜の気相及び液相におけるエッチング膜厚の関係を示した図である。

【図7】HF分圧を変えた時の、BPSGとSiO:の エッチングレート比を示す図である。

【図8】エッチング膜厚をモニターした積層酸化膜構造を示す図である。

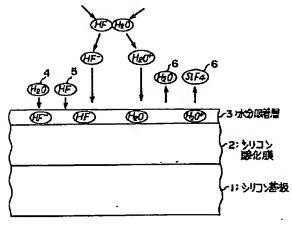
【図9】積層膜を気相HF処理した時の一例を示す図である。

【図10】水分分圧を変えて積層構造膜をエッチングした時の、エッチング膜厚とBPSGとSiO₂のエッチングレート比を示す図である。

#### 【符号の説明】

- 1 シリコン基板
- 2 シリコン熱酸化膜
- 3 水分吸着層
- 4 H<sub>2</sub> O
- 5 HF
- 6 エッチング反応物
- 7 CVDシリコン膜
- 8 BSG膜
- **9 CVDシリコン酸化膜** 
  - 10 BPSG膜
  - 11 PSG膜
  - 12 内部反応管
  - 13 反応管ベース
  - 14 フランジ
  - 15 搬送室容器
  - 16 ポールネジ
  - 17 移動体
  - 18 ウェハーボート
- 20 19 加熱体
  - 20 外部反応管
  - 21 加熱体
  - 31 ガス導入口
  - 3 2 排気口
  - 33 開口部
  - 3 4 排気口
  - 40 ガス混合室
  - 41 ガス加熱室
- 42a, 42b, 42c パルブ
- 70 43a, 43b, 43c ガス流量調整器
  - 50 反応室
  - 60 搬送室

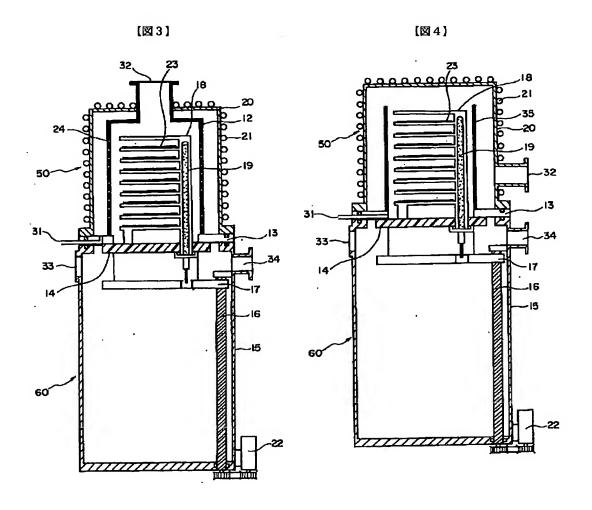
(図1)

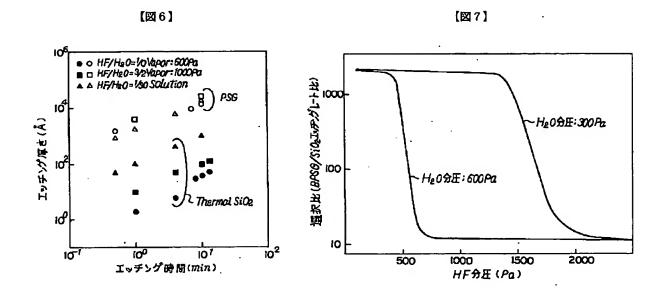


H2O分圧の高い場合

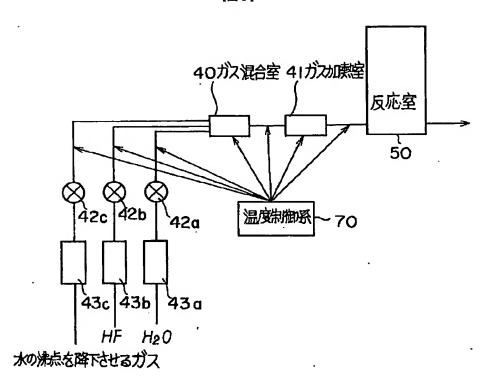
[図2]

HeO分圧の低い場合

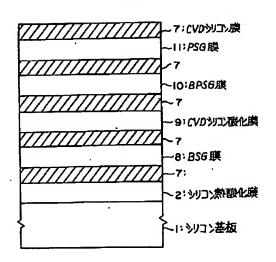




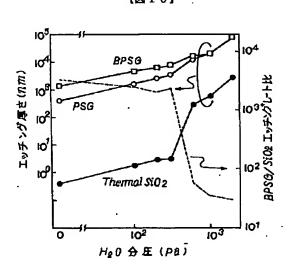
【図5】







【図10】.



[図9]

